# This Page Is Inserted by IFW Operations and is not a part of the Official Record

### **BEST AVAILABLE IMAGES**

Defective images within this document are accurate representations of the original documents submitted by the applicant.

Defects in the images may include (but are not limited to):

- BLACK BORDERS
- TEXT CUT OFF AT TOP, BOTTOM OR SIDES
- FADED TEXT
- ILLEGIBLE TEXT
- SKEWED/SLANTED IMAGES
- COLORED PHOTOS
- BLACK OR VERY BLACK AND WHITE DARK PHOTOS
- GRAY SCALE DOCUMENTS

### IMAGES ARE BEST AVAILABLE COPY.

As rescanning documents will not correct images, please do not report the images to the Image Problem Mailbox.

٠٠٠ ٠٠٠٠ د وي

#### 昭49-15341

### 実用新案公報

44公告 昭和49年(1974)4月17日

(全3頁)

1

#### 9.旋風型分離機

20実 願 昭47-45528

22出 顧 昭43(1968)9月27日 (前特許出願日援用)

俊先権主張 図1967年9月27日図西ドイ

ツ国3DS 1 1 2 0 4 4 ⑩考 案 者 ハインリッヒ・クライン ドイツ連邦共和国 エルランゲン・ウ

⑪出 願 人 シーメンス・アクチエンゲゼルシ ヤフト

> ドイツ連邦共和国ベルリン及ミユ ンヘン

邳代 理 人 弁理士 富村潔 ( 公害防止関連技術 )

#### 図面の簡単な説明

第1図は公知の旋風型分離機用旋回装置の縦断 面図、第2図は本考案による旋風型分離機の縦断 20 次空気として使用することによつて、一方におい 面図である。

#### 考案の詳細な説明

ガスから固体もしくは液体の微粒子を分離する ための従来の旋風型分離機はそれぞれ浄化しなけ ればならない原料ガス量を第1条件として設計さ 25 れなければならない。原料ガスの中の含有粒子の分量が 少く、また原料ガスの噴流量の多い場合にま従つて旋 風型分離機は全原料ガス量を完全に処理するため 適当に大きく設計されなければならない。構造上 の大きさを小さくするために、原料ガスが本来の 30 渦流室の中に流入する前に、原料ガスの一部を分 流し、これを二次空気ノズルに、対する補助ガス として使用することが試みられた。しかしこの際 には分離機の効率は二次空気の不純化によつて低 下することがある。

本考案は、原料ガス流の一部を前段争化するた めの装置を製作し、これによつて一方においては 前段争化された分流を二次空気として使用するこ

とができ、また他方においては残りの原料ガスの 微粒子の含有量を増大するという課題を基礎とし

これに関しては出口の方に向つて直径が漸次縮 5 小し、かつ後段に押圧体を備えた誘導用複合翼が 配置され、これによつて原料ガスに旋回が与えら れまた微粒子が防塵装置の壁部に誘導されるよう な軸方向の含塵空気入口と軸方向の浄化ガス出口 を持つた遠心力ちり分離機は公知である。

エーネルト・シュトラーセ 1 2 10 この種の分離 装置が本考案の対象の出発点とな つている。その際本考案は、原料ガスの一部を前 段浄化するための原料ガス用の導入管の中に、誘 導用複合翼、軸方向の流線型物体並びに原料ガス の貫流方向で誘導用複合翼の背後に配置された導 15 入管よりも直径の小さい岫方向の排気管を持つた 公知の旋回装置を、排気管が補助ガス管として旋 回分離機の補助ノズルと連結されているように配 置する点にある。

> 原料ガスを前段浄化しまた浄化された分流を二 ては構造上の大きさが等しい際に二次空気として 外界空気を使用する際よりも大きい貫流量が可能 であり、他方においては効率も二次空気の前段浄 化によつて上昇する。

> 二次空気用の前段浄化された分流を得るための 別の方法は、排気管が旋風型分組機の浄化ガス出 口に同軸に配置されている点にある。

> 次に図面によつて本考案による 2 個の実施例の 構成および動作様式を詳細に説明する。

第1図によれば微粒子を帯同している原料ガス 2は導入管1に供給される。この導入管1の中に は同軸の誘導用複合異3へ軸方向の流線型物体4 をもつ公知の旋回装置が配置されている。この旋 回装置によつて原料ガス流の軸方向の範囲におけ 35 る微粒子は外に向つて遠心力の高い領域へ誘導さ れる。原料ガスの中に含まれている微粒子は、従 つて導入管1の外壁に近い領域内に誘導される。 誘導用複合翼の背後には、軸方向に忝うた腓気管

5が導入管1の中に口を開いている。この際公知 の旋回装置におけるようにこの排気管5の直径は 導入管 1の直径よりも小さくしてある。この俳気 管5を通過して、原料ガスの中の前段浄化されて 塵埃が少くなつている部分 6 が、導入管 1 の中心 5 スには既に導入管 1 中で旋回が加えられ、従つて 軸に近い領域内から吸引される。これによつて原 料ガス用導入管には適当な高さの粒子含有分を持 つた少い量の原料ガス量が残る。この際、排気管 5に導入された原料ガス量の約半分が前段浄化さ れて取り除かれるならば、渦流室10(後述第2 10 い直径を持つている。その際微粒子が旋回装置に 図)自身の中に導入される残留ガスの粒子含有量 は丁度 2 倍に増大させるわけである。このことは、 この種の場合には、旋風型分離機が、導入される ことを要するにすぎないことを意味する。何故な らばこれ以外の残りの部分は既に前段浄化されて、15 余剰ガスを循環するU字管 5 に連結され補助ガス 角化ガスとして排気できるからである。

. 21. . .

この際、前段浄化されたガスを旋風型分離機用 の二次空気補助ガスとして利用すれば、それは別 の利点となることが分つた。次に前記の目的を達 成するために考案されたガスから固体もしくは液 20 生するための補助ガスとして使用される。場合に 体の微粒子を分離するための旋風型分離機を第2 図に示す。その際この旋風型分離機は円筒形の渦 流室 10を持ち、これには同軸的に下方から分離 されるべき微粒子を含有した原料ガス2用の導入 回装置3によつて既に旋回して渦流室10に送ら れ、従つて原料ガス中に含まれた微粒子は遠心力 によつて外方に向つて渦流室 10の壁部の方向に 投てきされる。 渦流 室10の上部範囲には接線方 スノズル 9が備えられ、これを通して補助ガスが 吹込まれる。この補助ガスは渦流室10の壁部に 近い範囲における螺旋状の軌道上を下方に流れ、 またその際内部の原料ガス流から投てきされた微 れた補助ガスの流れによつて原料ガス導入口を同 心的に包む環状間隙を介して下方に向つてパンカ 15に導かれる。分離されるべき微粒子より浄化 された純ガスは渦流室の他の端面における排気管 プロワー12によつて強めることができる。

一方で旋風型分離機の分離効率を改善しまた他 方では必要なエネルギー消費を減少するため、本 考案によれば導入管 1 中へ第 1 図からもわかるよ

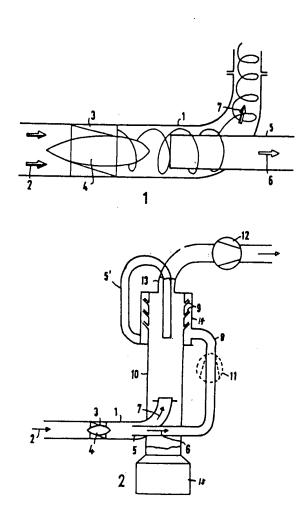
うに原料ガス導人口の接合点から間隔をおいて、 流線型物体 4 およびこの流線型物体と導入管 1 の 壁部間に拡がる誘導用複合異3よりなる旋回装置 が組込まれている。この旋回装置によつて原料ガ 第1図の硫線からも認められるように重い方の微 粒子は既に外方に向つて導入管1の壁部への方向 に投てきされる。旋回装置の後には同軸の排気管 5が備えられており、これは導入管 1よりも小さ よつて導入管1の壁部の方に投てきされて既に著 しく微粒子の少ない原料ガスの流れの内部の範囲 が排気管 5によつて捕捉される。排気管 5はつい で導入管1から横に分岐し、補助ガス管8および ノズル 9を包む補助ガス供給室14に接合する。 これによつて排気管5を介して導出されかつ既に 前段浄化された原料ガスの部分流は渦流室10℃ おいて壁部に近く下方に向けられた回転流れを発 よつては補助ガス管8中に更にプロワー11が備 えられることができる。

原料ガスの前段浄化された部分流をこのように 導出することによつて本来の導入管1には、本来 膏1がつながつている。その際この原料ガスは旋 25 の渦流室10に原料ガスの流れ7として供給され るような適当な程度の微粒子含有量を持つた僅少 な原料ガス量が残るにすぎない。従つて排気管5 を介して例えば供給された原料ガス量のほぼ半分 が取出されかつ補助ガスとして使用される時は、 向で、かつ原料ガスが導入口に斜に向つた補助ガ 30 本来の旋風型分離機に供給されるような残つてい る原料ガス流の微粒子含有量は丁度 2倍になる。 このことはこの種の場合には旋風型分離機が原料 ガスの半分の貫流量に設計されてよいことを意味 する。何となればこれ以外の残りの部分は既に前 粒子を捕える。この微粒子はついで下方に向けら 35 段浄化されて補助ガスとして使用されるからであ

#### ⑤実用新案登録請求の範囲

一端における同軸の原料ガス導入口で、他端に おける同軸の純ガス用排気管13を備えた円筒形 13を介して上方に流れ、その際この流出は更に 40 の渦流室 10並びに渦流室の外套における接線方 向でかつ原料ガス導入口了に斜に向けられた補助 ガスノズル9および原料ガスから分離された微粒 子を導出するための原料ガス導入口7を同心的に 包む環状間隙よりなる固体もしくは液体の微粒子 を分離するための旋風型分離機において、原料ガス用導入口1に軸方向の流線型物体4を包む誘導用複合翼3を持つ旋回装置が組込まれており、また誘導用複合翼3の後に導入管1より直径の小さ

い同軸の排気管5が配置され、この管は横に導入 管から分岐され補助ガス管8として補助ガスノズ ル9を共通に包む補助ガス供給室14に連結され ることを特徴とする旋風型分離機。



## English abstract of the cited Rerence

Publication No. J

Jikkousho 49-15341

Publication Date:

April 17, 1974

Application No:

Jitsugansho 47-45528

Filing Date:

September 27, 1968

Title:

A whirlwind type separator

Applicant:

SIEMENS A.G.

This invention relates to a whirlwind type separator to separate minute particles of a fluid or a solid from a material gas. This separator has a streamline shape member 4 and multiple wings for guidance 3 in an induction pipe 1 so as to improve an efficiency of the separation and reduce the required energy consumption.